

(12)特許協力条約に基づいて公開された国際出願

(19) 世界知的所有権機関  
国際事務局(43) 国際公開日  
2004年4月22日 (22.04.2004)

PCT

(10) 国際公開番号  
WO 2004/033700 A1(51) 国際特許分類<sup>7</sup>: C12P 7/62, C08G 63/89

(MATSUMOTO, Keiji) [JP/JP]; 〒663-8023 兵庫県 西宮市 大森町 1-1-3 Hyogo (JP).

(21) 国際出願番号: PCT/JP2003/012485

(74) 代理人: 安富 康男, 外 (YASUTOMI, Yasuo et al.); 〒532-0011 大阪府 大阪市 淀川区 西中島 5丁目 4番 20号 中央ビル Osaka (JP).

(22) 国際出願日: 2003年9月30日 (30.09.2003)

(25) 国際出願の言語: 日本語

(81) 指定国 (国内): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(26) 国際公開の言語: 日本語

(30) 優先権データ:  
特願2002-285864 2002年9月30日 (30.09.2002) JP

(71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 鐘淵化学工業株式会社 (KANEKA CORPORATION) [JP/JP]; 〒530-8288 大阪府 大阪市 北区中之島 3丁目 2番 4号 Osaka (JP).

(84) 指定国 (広域): ARIPO 特許 (GH, GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ユーラシア特許 (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ特許 (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI 特許 (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

(72) 発明者; および

(75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 小川 典子 (OGAWA, Noriko) [JP/JP]; 〒655-0872 兵庫県 神戸市 垂水区 塩屋町 6丁目 31-17 三青荘 Hyogo (JP). 宮本 憲二 (MIYAMOTO, Kenji) [JP/JP]; 〒223-0062 神奈川県 横浜市 港北区 日吉本町 2丁目 3-13 日管ハイム第8101号 Kanagawa (JP). 小坂田 史雄 (OSAKADA, Fumio) [JP/JP]; 〒700-0063 岡山県 岡山市 大安寺東町 17-7 Okayama (JP). 松本 圭司

添付公開書類:

— 国際調査報告書

2文字コード及び他の略語については、定期発行される各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語のガイダンスノート」を参照。

(54) Title: METHOD OF COAGULATING POLY-3-HYDROXYALKANOIC ACID

(54) 発明の名称: ポリ-3-ヒドロキシアルカン酸の凝集方法

(57) Abstract: A method by which particles of a poly-3-hydroxyalkanoic acid are coagulated to increase the particle size. The method of coagulating a poly-3-hydroxyalkanoic acid comprises suspending poly-3-hydroxyalkanoic acid particles in a hydrophilic solvent or a liquid mixture of water and a hydrophilic solvent and stirring the suspension at a temperature not higher than the boiling point of the suspension.

(57) 要約: ポリ-3-ヒドロキシアルカン酸粒子を凝集させ、その粒度を高める方法を提供する。本発明は、ポリ-3-ヒドロキシアルカン酸粒子を、親水性溶媒、又は、水と親水性溶媒との混合液体に懸濁し、該懸濁液の沸点以下の温度で攪拌することからなる、ポリ-3-ヒドロキシアルカン酸の凝集方法である。

WO 2004/033700 A1

## 明細書

## ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸の凝集方法

## 技術分野

- 5 本発明はポリ－３－ヒドロキシアルカン酸粒子を凝集させる方法に関する。

## 背景技術

- ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸（以後PHAと称す）は多くの微生物種の細胞にエネルギー蓄積物質として生成、蓄積される熱可塑性ポリエステルであり、
- 10 生分解性を有している。現在プラスチック廃棄物は、焼却、埋立などにより処理されているが、これらの処理方法には地球の温暖化や埋立地の地盤弛緩等の問題点がある。そのためプラスチックリサイクルへの社会意識の高まりとともに、リサイクルシステム化が進みつつある。しかし、リサイクル可能な用途には限りがあり、実際には、プラスチック廃棄処理方法としては、焼却、埋立、リサイクル
- 15 だけでは対応しきれず、自然界に放置されたままになるものも多いのが現状である。そこで、廃棄後は自然界の物質循環に取り込まれ、分解生成物が有害とならないPHAの様な生分解性プラスチックが注目されており、その実用化が切望されている。特に、微生物が菌体内で生成蓄積するPHAは、自然界の炭素循環プロセスに取り込まれることから生態系への悪影響がほとんどないと予想されている。
- 20 る。また、医療分野においても、回収不要のインプラント材料や薬物担体としての利用が可能と考えられる。

- 微生物が生成するPHAは、通常直径1  $\mu$ m以下の顆粒体で菌体内に蓄積されるため、このPHAをプラスチックとして利用するためには、菌体内からPHAを分離して取り出すという工程が必要である。PHAを微生物菌体から分離精製
- 25 する既知の方法として、大別すると、PHAが可溶である有機溶媒を用いて菌体からPHAを抽出する方法と、PHA以外の菌体構成成分を破碎もしくは可溶化させて除くことによりPHAを得る方法に分けられる。

有機溶媒による抽出を利用したPHAの分離精製方法では、PHAが可溶である溶媒として、例えば1，2－ジクロロエタンやクロロホルムといったハロゲン

化炭化水素を用いて抽出する方法（特開昭55-118394号公報、特開昭57-65193号公報参照）、ジオキサン（特開昭63-198991号公報参照）またはプロパンジオール（特開平02-69187号公報参照）またはテトラヒドロフラン（特開平07-79788号公報参照）のような親水性溶媒を用いた抽出方法も提案されている。しかしこれらの方法でPHAを抽出した溶媒層は極めて粘稠性が高く、溶解しなかった菌体残渣とPHAを含む溶媒層との分離が非常に困難である。また溶媒の使用量が膨大なため、コストがかさむといった欠点がある。

一方PHA以外の菌体構成成分を、機械的处理、化学的处理、酵素的处理で可溶化させて除くことによりPHAを得る方法として、例えばJ. Gen. Microbiology, 1958年, 第19巻, p. 198-209には、菌体懸濁液を次亜塩素酸ナトリウムで処理してPHA以外の菌体構成成分を可溶化しPHAを得る方法が記載されている。

特公平04-61638号公報には、PHAを含有する微生物菌体懸濁液を100℃以上で熱処理することで菌体構造を破壊し、次いでタンパク質分解酵素処理と、リン脂質分解酵素処理あるいは過酸化水素処理とを組み合わせるPHA以外の菌体構成成分を可溶化してPHAを得る方法が記載されている。

PHA含有菌体を界面活性化剤で処理した後に、菌体から放出された核酸を過酸化水素で処理して分解し、PHAを分離する方法も提案されている（特表平08-502415号公報参照）。

物理的处理方法としてPHA含有微生物菌体を高圧ホモジナイザーで破碎してPHAを分離する方法が提案されている（特開平07-177894号公報、特開平07-31488号公報参照）。

また、PHA含有微生物懸濁液にアルカリを添加して加熱し、細胞を破碎してPHAを分離する方法も提案されている（特開平07-31487号公報参照）。さらにアルカリ添加後に物理的破碎を行う方法がいくつか提案されている（Bioseparation, 1991年, 第2巻, p. 95-105、特開平07-31489号公報参照）。

またPHA含有微生物懸濁液をpH2未満の酸性に調整し、50℃以上でPH

A以外の菌体構成成分を可溶化してPHAを得る方法も提案されている（特開平11-266891号公報参照）。

このようにして製造されるPHAは、微生物菌体内で作られた直径1 $\mu$ m以下の微細な粒子そのままの形で得られる。これらのような微細な粒子を液体媒質から分離することは、より粒子が大きい場合に比べてしばしば困難である。

さらに、微粒子は爆発に必要なエネルギーが低いために粉塵爆発を起こす危険性、吸引した場合の肺での蓄積などが考えられ、取扱に注意が必要である。

このためPHAを凝集させる技術が検討されており、加熱、アルカリ金属塩による凝集、浮上・凝集させる方法などが開発されている。

10 加熱させて凝集させる方法としては、ポリ-3-ヒドロキシブチレート（以下PHB）含有懸濁液をPHBの融点付近まで加熱して凝集させる方法がある（Bailey, Neil A. ; George, Neil ; Niranjana, K. ; Varley, Julie. Biochemical Engineering group, University Reading, 「IChemE Res. Event, Eur. Conf. Young Res. Chem. Eng.」, (英国), 第2版, Institution of Chemical Engineers, 1996年, 第1巻, p. 196-198参照）。また、特  
15 表平07-509131号公報では、水に懸濁したPHBとD-3-ヒドロキシバレレート（3HV）の共重合体（以下PHBV）に、適切な温度と圧力の蒸気を直接注入し、120～160℃で加熱攪拌することによりPHBVの粒度を高  
20 める方法を提案している。これらの方法は加熱・加圧された蒸気を注入して、非常に高い温度まで加熱する必要がある。このため、高温の加熱・保温が可能であり、さらに耐圧性を持った特別な装置を設置する必要がある。またかなりの高温で処理するために、分子量の低下が起こる可能性がある。

25 また特開平04-264125号公報では、PHB含有菌体からPHBを塩化メチレンやクロロホルム、トリクロロエチレンのように水と混和しないかつ沸点が100℃未満であるような有機溶媒で、含水下、加熱攪拌を行いながら抽出し、抽出されたPHBを含む該有機相を熱水中に注入することで、PHBをフロック状態で析出させて回収する方法が提案されている。この方法はPHBの晶析方法

の一つであって、実質的にはPHBを凝集させているわけではない。また、この方法は操作が非常に複雑であり、工業化は困難である。さらには乾燥菌体重量当たり、10～30倍の有機溶剤が必要であり、加えて近年、環境保護の観点から有機ハロゲン化合物の使用は制限される方向にあるので、これらの使用は望ましくない。

アルカリ金属塩を添加してPHAを凝集させる方法として、2価の陽イオンで凝集させる方法（J. Biotechnol., 1998年, 第65（2, 3）巻, p. 173-182）が知られており、特に塩化カルシウム、硫酸マグネシウム、塩化マグネシウム、酢酸マグネシウムをPHB懸濁液に添加して凝集させ、PHAを分離する方法が報告されている（特表平05-507410号公報）。しかし、この方法ではポリマーに金属塩が混入することになり、製品によっては望ましくない。

#### 発明の要約

15 本発明の目的は、従来技術における上記の課題を解決し、PHAの分子量低下を抑制しながら、純度が高く、取扱が容易なPHA凝集体を得る方法を提供することにある。

本発明者らは、PHA凝集体を工業的に有利に得る方法を鋭意検討した。その結果、微細なPHA粒子を、親水性溶媒、又は、水と親水性溶媒との混合液体に懸濁させ、該懸濁液の沸点以下の温度で攪拌することでPHA粒子が凝集し、純度が高く、濾過性、取扱に優れたPHA凝集体が得られることを見だし、本発明に達した。

本発明は、PHA粒子を、親水性溶媒、又は、水と親水性溶媒との混合液体に懸濁させ、攪拌することによって凝集させることからなる。親水性溶媒、又は、水と親水性溶媒との混合液体に懸濁させたPHAを凝集させる温度は該懸濁液の沸点以下であるが、より効率的に、十分に凝集したPHAを得るために、好ましくは該懸濁液の沸点で保温、攪拌する。本発明の凝集方法によると、PHAに含まれる不純物（脂質など）を溶解させて除去することができるので、PHAの純度を高めることが可能となる。さらに本発明の方法では、実施するのに特別な装



置が必要となる高温や高圧の条件はかならずしも必要ではない。

#### 図面の簡単な説明

図1は、PHBH凝集体の走査型電子顕微鏡写真（倍率2,000倍）を示す。

5 図2は、1個のPHBH凝集体の走査型電子顕微鏡写真（倍率5,000倍）を示す。

図3は、PHBH凝集体の走査型電子顕微鏡写真（倍率50,000倍）を示す。

#### 10 発明の詳細な開示

本発明におけるPHAとは、ヒドロキシアルカン酸の重合体の総称である。ヒドロキシアルカン酸成分としては特に限定されないが、具体的には、D-3-ヒドロキシブチレート（以下3HB）のホモポリマーや、3HBと他の3-ヒドロキシアルカン酸との共重合体、またはD-3-ヒドロキシヘキサノエート（以下3HH）と他のD-3-ヒドロキシアルカン酸との共重合体などが挙げられる。

15 さらに、3-ヒドロキシプロピオネート、3-ヒドロキシブチレート、3-ヒドロキシバレレート、3-ヒドロキシヘキサノエート、3-ヒドロキシヘプタノエートおよび3-ヒドロキシオクタノエートからなる群より選択される少なくとも2種のモノマーから構成される共重合体なども挙げられる。なかでもモノマー成分として3HHを含む重合体、例えば、3HBと3HHとの2成分共重合体（PHBH）（Macromolecules, 28, 4822-4828 (1995)）または、3HBとD-3-ヒドロキシバレレート（以下3HV）と3HHとの3成分共重合体（PHBVH）（特許第277757号，特開平08-289797号）が、得られるポリエステルの物性の面からより好ましい。ここで3

25 HBと3HHの2成分共重合体PHBHを構成する各モノマーユニットの組成比については特に限定されるものではないが、3HHユニットを1～99モル%といった組成比のものが好適である。また、3HBと3HVと3HHとの3成分共重合体PHBVHを構成する各モノマーユニットの組成比については特に限定されるものではないが、例えば、3HBユニットの含量は1～95モル%、3HV

ユニットの含量は1～96モル%、3HHユニットの含量は1～30モル%といった範囲のものが好適である。

本発明で使用する親水性溶媒としては特に限定されるものではないが、例えばメタノール、エタノール、1-プロパノール、2-プロパノール、1-ブタノール、2-ブタノール、i s o-ブタノール、ペンタノール、ヘキサノール、ヘプタノールなどのアルコール類、アセトンやメチルエチルケトンなどのケトン類、テトラヒドロフラン、ジオキサンなどのエーテル類、アセトニトリルやプロピオニトリルなどのニトリル類、ジメチルホルムアミドやアセトアミドなどのアミド類、ジメチルスルホキシド、ピリジン、ピペリジンなどが挙げられる。好ましくは、メタノール、エタノール、1-プロパノール、2-プロパノール、1-ブタノール、2-ブタノール、i s o-ブタノール、アセトン、メチルエチルケトン、テトラヒドロフラン、ジオキサン、アセトニトリル、プロピオニトリルなどが除去性の面などから好適である。さらに好ましくは、メタノール、エタノール、1-プロパノール、2-プロパノール、ブタノール、アセトンなどが入手が容易であることから好ましい。さらに好ましくは、メタノール、エタノール、アセトンである。

懸濁液中のPHAの濃度としては特に限定されないが、好ましくは1 g/L以上、より好ましくは10 g/L以上、さらに好ましくは30 g/L以上である。また、好ましくは500 g/L以下、より好ましくは300 g/L以下、さらに好ましくは200 g/L以下である。PHA濃度が極端に高い場合、懸濁液の粘度が増し、実質的に非流動性となる傾向がある。

懸濁液は、その媒質として、親水性溶媒のみからなるものであってもよいし、水と親水性溶媒との混合液体からなるものであってもよい。混合液体中の親水性溶媒の濃度としては、使用する親水性溶媒の水への溶解度以下であれば特に限定されないが、より十分な凝集効果を得るために、好ましくは10% v/v以上、より好ましくは20% v/v以上である。

本発明の凝集方法においては、PHA粒子を、親水性溶媒、又は、水と親水性溶媒との混合液体に懸濁させてなる懸濁液を、該懸濁液の沸点以下の温度で攪拌することによって、PHA粒子を凝集させる。攪拌する手段としては、攪拌槽な

ど、乱流を生じさせるものが挙げられるが、特に限定されるものではない。

攪拌時の温度は、室温以上が好ましく、40℃以上がより好ましく、更には60℃以上が好ましいが、凝集の効率性の観点から、懸濁液の沸点に近い温度ほど好ましく、懸濁液の沸点が最も好ましい。本願明細書において、懸濁液の沸点とは、懸濁液が沸騰を開始する温度のことをいう。本発明の方法では、一般的に100℃以下でPHA粒子を凝集させることができる。さらに本発明の凝集方法は、加圧下で行ってもよいが、加圧する必要はなく、常圧下で行うことができる。

凝集に要する時間は温度や濃度などの条件によって異なるが、一般に数分～数時間程度で十分に凝集を起こさせることができる。

10 本発明の凝集方法によって、PHA凝集体の粒径を高めることが可能となる。例えば、体積平均直径が20μm以上、好ましくは50μm以上、より好ましくは100μm以上の凝集体を得ることができる。上限は特に限定されないが、体積平均直径が1000μm以下、好ましくは500μm以下の凝集体を得ることができる。粒径の増大に伴い濾過による回収が容易になり、工業生産において設備費が軽減できることになる。

本発明の凝集方法は、微生物によって産生されたPHAを当該微生物菌体から分離精製してなるPHAに対して、好適に適用することができる。この場合、少なくともPHA粒子がお互いに懸濁液中で接触しうるのに十分な程度に、粒子を取り巻く菌体構成物質が分解されている必要がある。

20 最初に回収されたPHA粒子が可溶性の菌体構成物質及び分解生成物その他PHA以外の物質で汚染されている場合は、特にそれらを第2液体媒質に再懸濁させ、攪拌による洗浄、化学処理などの後続加工（たとえば漂白剤、たとえば過酸化水素、あるいは次亜塩素酸ソーダによる処理）を行い、粒子をこの新たな液体媒質から回収することも可能である。本発明の凝集方法は、このプロセスのいかなる時点で行うこともできる。

25 上記微生物は、細胞内にPHAを蓄積している微生物であれば特に限定されない。例えばアルカリゲネス属（*Alcaligenes*）、ラルストニア属（*Ralstonia*）、シュウドモナス属（*Pseudomonas*）、バチルス属（*Bacillus*）、アゾトバクター属（*Azotobacter*）、ノカ



ルディア属 (*Nocardia*)、アエロモナス属 (*Aeromonas*) の菌  
が挙げられる。特に、アルカリゲネス・リポリティカ (*A. lipolytica*)、  
アルカリゲネス・ラトゥス (*A. latus*)、アエロモナス・キャビエ  
(*A. caviae*)、アエロモナス・ハイドロフィラ (*A. hydrophi*  
5 *la*)、ラルストニア・ユートロファ (*R. eutropha*) 等の菌株、更に  
は、アエロモナス・キャビエ由来の PHA 合成酵素群の遺伝子を導入したラルス  
トニア・ユートロファ (*R. eutropha*) (旧名 *Alcaligenes*  
*eutrophus* AC32) (ブダペスト条約に基づく国際寄託、国際寄託  
当局：独立行政法人 産業技術総合研究所 特許生物寄託センター (日本国茨城  
10 県つくば市東1丁目1番地 中央第6)、寄託日1997年8月7日、寄託番号  
FERM BP-6038、原寄託 FERM P-15786 より移管) (J.  
Bacteriol., 179, 4821-4830 頁 (1997)) 等がより  
好ましい。これら微生物を適切な条件で培養して菌体内に PHA を蓄積させた微  
生物菌体が用いられる。その培養方法については特に限定されないが、例えば特  
15 開平05-93049号等に挙げられる方法が用いられる。

本発明の凝集方法において用いられる PHA 粒子は、従来の技術の項で記載し  
たような公知の方法によって PHA 含有菌体から得られる任意の PHA 粒子を用  
いることができる。また、PHA 含有菌体から PHA 粒子を分離する好ましい方  
法として、PHA 含有菌体の懸濁液を攪拌しつつ、物理的破碎と同時にアルカリ  
20 を添加することにより PHA 以外の菌体構成物質を可溶化して PHA を分離する  
方法が挙げられる。これによって、PHA 含有菌体から PHA 粒子の凝集体を、  
非常に簡便な方法で、かつ効率よく得ることが可能となる。

菌体の懸濁液とは、培養終了後の培養懸濁液そのまま、又は、培養液から遠心  
分離等で分離した菌体を水に懸濁させた水性の懸濁液である。ここでの菌体の懸  
25 濁濃度は、乾燥菌体換算で 500 g/L 以下が好ましく、より好ましくは 300  
g/L 以下である。

物理破碎処理としては、アルカリ処理により菌体内より溶出し、主に粘度の上  
昇の原因となる核酸を効率よく破碎し、かつ、菌体細胞壁や細胞膜や不溶性蛋白  
質などのポリマー以外の不溶性物質を十分に分散できるものであればこれらに限

定されるものではない。具体的には、超音波による破碎、乳化分散機、高圧ホモジナイザーやミル等による破碎が挙げられる。

アルカリとしては特に限定されないが、水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、水酸化リチウム、水酸化カルシウムなどのアルカリ金属又はアルカリ土類金属の水酸化物；炭酸ナトリウム、炭酸カリウムなどのアルカリ金属の炭酸塩；酢酸ナトリウム、酢酸カリウムなどの有機酸のアルカリ金属塩；ほう砂等のアルカリ金属のホウ酸塩；リン酸3ナトリウム、リン酸水素2ナトリウム、リン酸3カリウム、リン酸水素2カリウムなどのアルカリ金属のリン酸塩；あるいはアンモニア水などが挙げられる。この中でも、工業生産に適し、また価格の点で、水酸化ナトリウム、炭酸ナトリウム、水酸化カリウムなどが好ましい。

アルカリを添加する際には、当該アルカリの添加によって懸濁液のpHをコントロールすることが好ましい。特に、pH8～13.5、更にはpH10～13、より好ましくはpH11～13の範囲でコントロールするのが好ましい。pHをコントロールするために、アルカリは、懸濁液のpHを測定しつつ、連続的又は断続的に添加するのが好ましい。

物理的破碎とアルカリ処理を行う際の温度としては特に限定されないが、室温から50℃の範囲が好ましく、30℃から40℃の範囲がより好ましい。

図1は本発明の一実施態様にかかるPHAの凝集体の様子を走査型電子顕微鏡(SEM)で撮影したものである。当該凝集体は、1個の粒径が約0.1μmから約1.5μmのPHBH微粒子が多数接着することにより1個の凝集体を形作っていることがわかる。ここで微粒子径の求め方は走査型電子顕微鏡写真を用いる当業者に周知の方法で行った。すなわち、微粒子径はPHA凝集塊の表面写真を5000倍の解像度で撮影し、得られた写真から直接個々の微粒子の直径を読み取ることにより得られる。

25

発明を実施するための最良の形態

本実施例ではPHAとしてPHBHを用いた。本発明での実施はPHBHになんら限られるものではない。

PHBHの懸濁液は、アエロモナス・キャピエ由来のPHA合成酵素群遺伝子

を導入した *R. eutropha* (上述の寄託番号 FERM BP-6038) を *J. Bacteriol.*, 179, 4821-4830 頁 (1997) に記載の方法で培養し、PHBH を約 67 wt% 含有した菌体を得た。遠心 (5000 rpm、10 min) により培養液から分離したペースト状の菌体に水を加えて 75 g 乾燥菌体/L の水性懸濁液とし、アルカリとして水酸化ナトリウム水溶液を添加して pH 11.7 に保ちながら攪拌と物理的破碎とを行うことで PHBH 以外の菌体構成物質を可溶化し、遠心分離 (3000 rpm、10 min) を行って沈殿物を得た。沈殿物はさらに水洗を行い、平均分子量約 140 万、3HB モル分率 7%、純度 97% の PHBH を分離した。得られた PHBH を 20% w/v の水性懸濁液とし、以後の実験に使用した。

各実施例で使用した PHBH の純度は以下のようにして決定した (但し、実施例 3 と実施例 4 は後述する HPLC 法で純度を決定した)。PHBH の粉体 10 mg を、クロロホルム 1 ml に溶解したのち、メタノール 0.85 ml と濃硫酸 0.15 ml を加えて 100°C で 140 分間処理した。これを冷却後、硫酸アンモニア飽和水溶液 0.5 ml を加えて激しく攪拌した後静置した。下層部をキャピラリーガスクロマトグラフィーにて分析して、分離物中の PHBH の純度および PHBH 中の 3HB、3HH のモル分率を求めた。

菌体から分離して得られた PHBH の分子量は、菌体より分離して得られた沈殿物 10 mg を、クロロホルム 1 ml に溶解したのち、不溶物を濾過により除いた。この溶液を Shodex K805L (300×8 mm、2 本連結) を装着した SHIMADZU 社製 GPC システムを用いクロロホルムを移動相として分析した。

PHA 粒子の粒径は日機装社製マイクロトラック粒度計を用いて測定を行った。該装置によって測定した粒径値は体積平均粒径として得られる。体積平均粒径は、一般的に粒径を表すときに用いられ、粒子の体積によって重み付けられた平均粒径を意味している。

#### (実施例 1)

PHBH の 20% w/v 水性懸濁液 40 ml とエタノール 160 ml を混合し、

バス温 90℃の攪拌槽内で、10分間、加熱・攪拌した。その後、これを攪拌しながら室温まで冷却した。ポリマーを遠心分離（2400rpm、15min）にて回収し、水洗後粒径を測定した結果を表1に示す。

5 表1

	粒径 ( $\mu\text{m}$ )	分子量 $\times 10^4$	純度 (%)
無処理	8.6	144	97
処理	199	130	97

10

この結果から、水と親水性溶媒の混合液体からなる懸濁液を加熱・攪拌すると、PHAの分子量は大きく低下することなく、PHA粒子が凝集し、粒径が増大することが分かった。

15 (実施例2)

実施例1で用いたものと同じPHBH懸濁液25mlに各種親水性溶媒を加えてバス温80℃で15分間加熱攪拌を行った。そののち、攪拌しながら室温まで冷却し、遠心分離（2400rpm、15min）によりPHAを回収した。これを水で洗浄後、水に再懸濁し粒径を測定した。

20

表2

有機溶媒 (ml)	粒度 ( $\mu\text{m}$ )	分子量 $\times 10^4$
メタノール (75)	201	141
アセトン (25)	29	137
25 アセトン (75)	>1000	131
アセトニトリル (25)	>1000	132
テトラヒドロフラン (25)	>1000	127

この結果から、水と親水性溶媒の混合液体からなる懸濁液を加熱・攪拌すると、

PHAの分子量は大きく低下することなく、PHA粒子が凝集し、粒径が増大することが分かった。特に、アセトニトリルやテトラヒドロフランなどPHA溶解能の高い溶媒を用いると、粒径はより大きくなることが判明した。

### 5 (実施例3)

実施例1で用いたPHBHスラリーを、PHBH10gを含む懸濁液100mL中のエタノール量がそれぞれ80mL、70mLとなるようにPHBH水性懸濁液を調整し（それぞれの懸濁液のpHは、7.62と7.36）、バス温90℃の撹拌槽内で、加熱撹拌を行った。懸濁液から適時サンプルを採取し、これを  
10 撹拌しながら室温まで冷却した。これを遠心分離（2400rpm、15min）にて回収し、再度水に懸濁させて粒径を測定した結果を表3に示す。

表3

エタノール量 (mL)	加熱時間 (min)	粒径 ( $\mu\text{m}$ )	分子量 $\times 10^{-4}$	純度 (%)
80	0	8.6	144	97
	10	123	144	98.6
	15	211	135	>99
70	0	8.6	144	97
	10	140	142	98.9
	15	118	140	>99

20

この結果から、水と親水性溶媒の混合液体からなる懸濁液を加熱・撹拌すると、PHAの分子量は大きく低下することなく、PHA粒子が凝集し、粒径が増大することが分かった。またPHAの純度が向上することも分かった。

### 25 (実施例4)

実施例1と同様な方法で菌体から分離されたPHBH（分子量156万、純度99%）を加熱・減圧乾燥した。得られた乾燥PHBH8gをエタノールに十分に懸濁させ、80mLのPHBHエタノール懸濁液（pH7.05）を得た。これを実施例1と同様な方法で加熱・撹拌し、冷却後、水に懸濁させて粒径を測定



した結果を表 4 に示す。

表 4

5	加熱時間 (min)	粒径 ( $\mu\text{m}$ )	分子量 $\times 10^4$	純度 (%)
	0	24	156	98.8
	10	92	156	99.1
	15	125	154	>99

この結果から、親水性溶媒からなる懸濁液を加熱・攪拌すると、PHA の分子  
10 量は低下することなく、PHA 粒子が凝集し、粒径が増大することが分かった。  
また PHA の純度が向上することも分かった。

なお実施例 3 及び実施例 4 において、処理後の PHBH の純度は以下のように  
して測定した。

15 処理後の PHBH 懸濁液を遠心分離して上清を除去し、回収した PHBH に対  
し、上記 PHBH 懸濁液と同容量に達するまでエタノールを加えることで 2 回洗  
浄した。洗浄後、加熱 (50℃) 減圧乾燥して得られた PHBH の純度を、高速  
液体クロマトグラフィーを用いて測定した。

高速液体クロマトグラフィーの条件：

20 カラム：資生堂 カプセルパック UG80 4.6mm $\times$ 250mm

移動相：20mmol リン酸バッファー (pH3.0)：メタノール=80：  
20 (リン酸 1 カリウム+リン酸で調整)

流速：1.0mL/min

カラム温度：40℃

25 なお、ポリマー約 25mg、メタノール 4mL、メタンスルホン酸 300 $\mu$ L  
を混合し 100℃で 3 時間加熱した後、室温まで冷却し、10mL にメタノール  
でメスアップしたもの 10 $\mu$ L を、高速液体クロマトグラフィーに注入した。

(実施例 5)

実施例 2 のメタノール凝集で得られた凝集体の走査型電子顕微鏡写真を撮影した（図 1 ～ 3）。凝集体を分散法によりサンプリングし、表面を日立 S-4000 走査型電子顕微鏡にて加速電圧 3 kV で観察した結果、凝集体はサブミクロンオーダーの丸みを帯びた PHBH 粒子が凝集し、不定形の 2 次凝集体を形成していることが判明した（図 1、2）。さらに日立 S-5000 走査型電子顕微鏡にて加速電圧 1 kV で高倍率観察した結果、粒子と粒子が接合している部分が存在することが明らかとなった（図 3）。

#### 産業上の利用の可能性

- 10      本発明による PHA の凝集方法は、極めて簡便な方法によって、PHA の分子量低下を抑制しながら、純度の高い PHA の凝集体を得ることが可能である。この方法により PHA は、濾過性や取扱に優れた粒径の粒子となる。

15

20

25

## 請求の範囲

1. 液体に懸濁させたポリ－３－ヒドロキシアルカン酸を凝集させる方法であ  
って、ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸粒子を、親水性溶媒、又は、水と親水性  
5 溶媒との混合液体に懸濁し、該懸濁液の沸点以下の温度で攪拌することを特徴と  
する、ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸の凝集方法。
2. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸が、３－ヒドロキシプロピオネート、３  
－ヒドロキシブチレート、３－ヒドロキシバレレート、３－ヒドロキシヘキサノ  
10 エート、３－ヒドロキシヘプタノエートおよび３－ヒドロキシオクタノエートか  
らなる群より選択される少なくとも２種のモノマーから構成される共重合体であ  
る請求項１記載の凝集方法。
3. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸が、D－３－ヒドロキシヘキサノエート  
15 と他のD－３－ヒドロキシアルカン酸との共重合体である請求項１記載の凝集方  
法。
4. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸が、D－３－ヒドロキシヘキサノエート  
とD－３－ヒドロキシブチレートとの２成分共重合体、または、D－３－ヒドロ  
20 キシヘキサノエートとD－３－ヒドロキシブチレートとD－３－ヒドロキシバレ  
レートとの３成分共重合体である請求項３記載の凝集方法。
5. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸が、微生物によって産生され、当該微生  
物菌体から分離精製されたものである請求項１～４のいずれかに記載の凝集方法。  
25
6. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸を産生する微生物がアエロモナス属であ  
る請求項５記載の凝集方法。
7. ポリ－３－ヒドロキシアルカン酸を産生する微生物が、アエロモナス・キ

ャビエ又はアエロモナス・ハイドロフィラである請求項 6 記載の凝集方法。

8. ポリー 3-ヒドロキシアルカン酸を産生する微生物が、アエロモナス・キャビエ由来のポリー 3-ヒドロキシアルカン酸合成酵素群遺伝子を導入された菌株である請求項 5 記載の凝集方法。

9. ポリー 3-ヒドロキシアルカン酸を含有する微生物が、アエロモナス・キャビエ由来のポリー 3-ヒドロキシアルカン酸合成酵素群遺伝子を導入されたラルストニア・ユートロファである請求項 5 記載の凝集方法。

10

10. ポリー 3-ヒドロキシアルカン酸粒子が、ポリー 3-ヒドロキシアルカン酸含有菌体の懸濁液を攪拌しつつ、物理的破碎と同時にアルカリを添加することによりポリー 3-ヒドロキシアルカン酸以外の菌体構成物質を可溶化してポリー 3-ヒドロキシアルカン酸を分離したものである請求項 1～9 のいずれかに記載の凝集方法。

20

11. 親水性溶媒が、アルコール類、ケトン類、ニトリル類、アミド類及びエーテル類からなる群より選択されたものである請求項 1～10 のいずれかに記載の凝集方法。
12. アルコール類が、メタノール又はエタノールであり、ケトン類がアセトンであり、ニトリル類がアセトニトリルであり、アミド類がジメチルホルムアミドであり、エーテル類がテトラヒドロフランである請求項 11 記載の凝集方法。
13. 粒径 0.1  $\mu\text{m}$  以上、1.5  $\mu\text{m}$  以下のポリー 3-ヒドロキシアルカン酸微粒子同士が接着してなることを特徴とする、ポリー 3-ヒドロキシアルカン酸の凝集体。

25

1 / 2

図 1

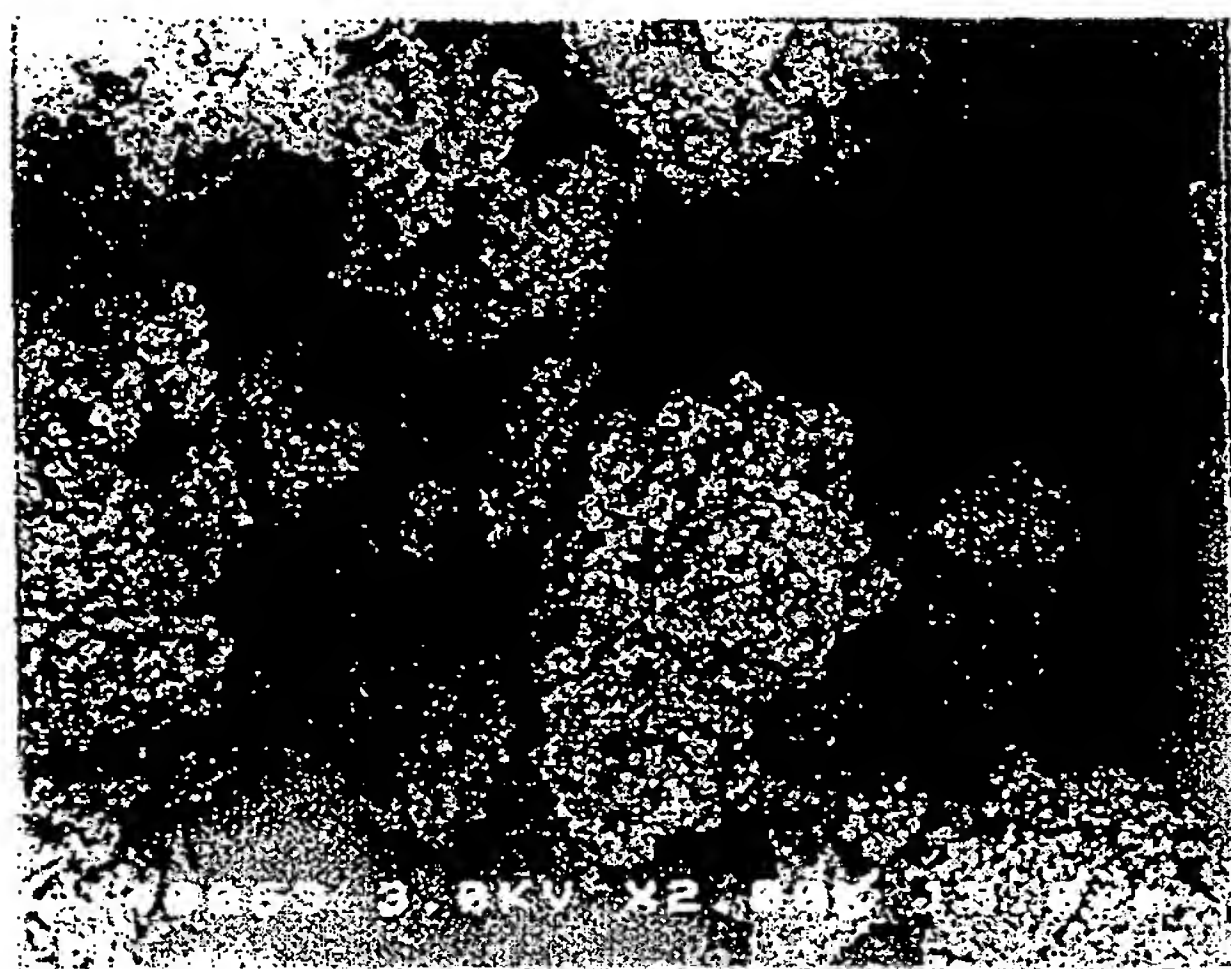


図 2

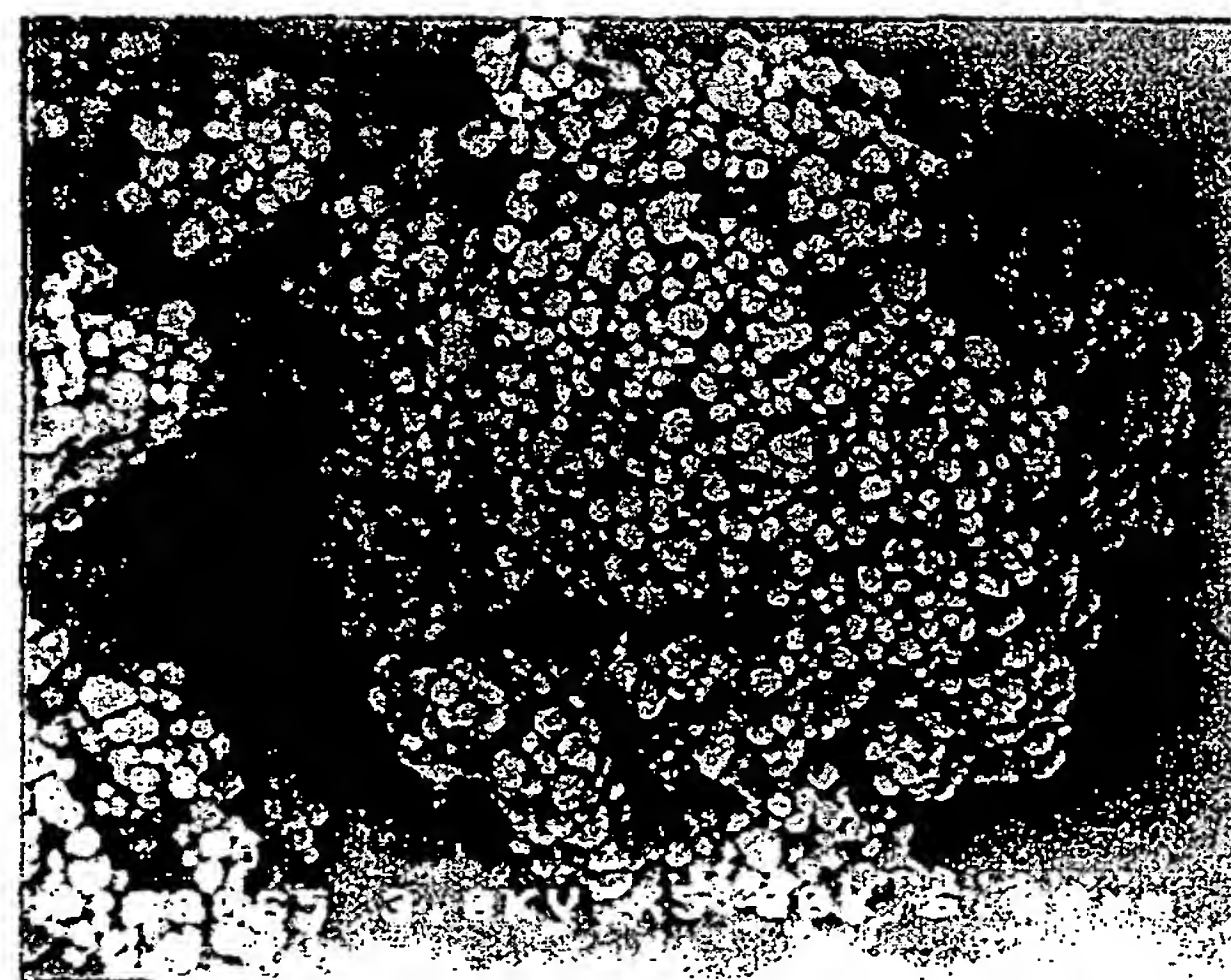




図 3

